PAT-NO:

JP410068515A

DOCUMENT-IDENTIFIER: JP 10068515 A

TITLE:

APPARATUS AND METHOD FOR REMOVING

DIOXIN AND THE LIKE IN

REFUSE INCINERATING FURNACE

PUBN-DATE:

March 10, 1998

INVENTOR-INFORMATION:

NAME

KATSUI, SEIZO

ASSIGNEE-INFORMATION:

NAME

COUNTRY

KK PLANTEC

N/A

APPL-NO:

JP08224179

APPL-DATE:

August 26, 1996

INT-CL (IPC): F23G005/50, F23G005/14

ABSTRACT:

PROBLEM TO BE SOLVED: To prevent generation of dioxin and the like by performing complete combustion of unburned carbonaceous particles containing dioxin precursor substance such as hydrocarbon remaining in exhaust gas of a refuse incinerating furnace.

SOLUTION: In the refuse incinerating furnace comprising a combustion chamber 12 of the furnace for incinerating refuse such as general waste and industrial waste, a recombustion chamber 3 provided at an intermediate between the chamber 12 and a gas cooling facility GC installed at the

downstream to reburn unburned gas at a high temperature and a gas mixing means 2 provided at a bottom of the chamber 3, a reflecting wall 32 is provided at an upper portion of the chamber 3, and there are provided a first control means for controlling oxygen concentration of tertiary combustion air 48 supplied to the chamber 3 or the means 2 and its supply amount to hold a temperature in the chamber 3 within a specified range, and a second control means for controlling supply amount of dry air supplied to the chamber 12 to hold a reducing atmospheric temperature in the chamber 12 within a specified range.

COPYRIGHT: (C) 1998, JPO

(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平10-68515

(43)公開日 平成10年(1998) 3月10日

(51) Int.CI. ⁶		識別記号	庁内整理番号	FΙ			技術表示箇所
F 2 3 G	5/50	ZAB		F 2 3 G	5/50	ZABH	
						ZABM	
	5/14	ZAB			5/14	ZABF	

審査請求 未請求 請求項の数3 OL (全 7 頁)

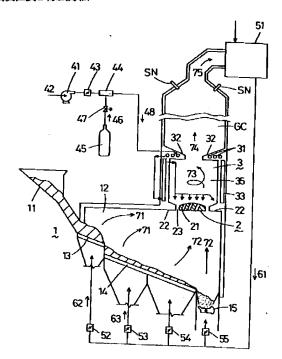
(21)出願番号	特願平8-224179	(71)出顧人	000136804
			株式会社プランテック
(22)出顧日	平成8年(1996)8月26日		大阪府大阪市西区京町堀1丁目6番17号
		(72)発明者	勝井 征三
			大阪市西区京町堀1丁目6番17号 株式会
			社プランテック内
		(74)代理人	弁理士 倉内 義朗

(54) 【発明の名称】 ごみ焼却炉におけるダイオキシン類除去装置及び除去方法

(57)【要約】

【課題】ごみ焼却炉排ガス中に残存する炭化水素の如き ダイオキシン前駆物質を含む未燃炭素質粒子の完全燃焼 を達成することにより、ダイオキシン類の発生を防止す る。

【解決手段】一般廃棄物や産業廃棄物等のごみを焼却するごみ焼却炉の燃焼室12と、その下流に設置されたガス冷却設備GCとの中間に、高温で未燃ガスの再燃焼を行う再燃室3が設けられ、この再燃室3の底部にガス混合手段2が設けられたごみ焼却炉において、前記再燃室3の上部に反射壁32が設けられるとともに、前記再燃室3内の温度を規定範囲内に保持するように、この再燃室3もしくはガス混合手段2に供給する三次燃焼空気48の酸素濃度とその供給量を制御する第1制御手段9と、前記燃焼室12内の還元雰囲気温度を規定範囲内に保持するように、該燃焼室12に供給する乾燥用空気の供給量を制御する第2制御手段8とを備えている。



【特許請求の範囲】

【請求項1】 一般廃棄物や産業廃棄物等のごみを焼却するごみ焼却炉の燃焼室と、その下流に設置されたガス冷却設備との中間に、高温で未燃ガスの再燃焼を行う再燃室が設けられ、この再燃室の底部にガス混合手段が設けられたごみ焼却炉において、

前記再燃室の上部に設けられた反射壁と、

前記再燃室内の温度を予め設定された規定範囲内に保持するように、この再燃室もしくはガス混合手段に供給する三次燃焼空気の酸素濃度とその供給量を制御する第1制御手段とを備えたことを特徴とするごみ焼却炉におけるダイオキシン類除去装置。

【請求項2】 前記燃焼室内の還元雰囲気温度を予め設定された規定範囲内に保持するように、該燃焼室に供給する乾燥用空気の供給量を制御する第2制御手段が設けられた請求項1記載のごみ焼却炉におけるダイオキシン類除去装置。

【請求項3】 一般廃棄物や産業廃棄物等のごみを焼却するごみ焼却炉の燃焼室と、その下流に設置されたガス冷却設備との中間に、高温で未燃ガスの再燃焼を行う再 20 燃室を設けたごみ焼却炉において、

前記燃焼室内に供給する乾燥用空気の供給量を調節して、還元雰囲気温度を予め設定された規定範囲内に保持した上で、前記再燃室内温度が予め設定された規定範囲を逸脱した場合に、まず、三次燃焼空気の酸素濃度を調節し、この後にその供給量を調節して当該再燃室内温度を規定範囲内に回復させることを特徴とするごみ焼却炉におけるダイオキシン類除去方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、一般廃棄物や産業 廃棄物等のごみを焼却するごみ焼却施設の排ガス再燃焼 装置に関する。

[0002]

【従来の技術】図5は、特公平7-52002による、 従来のダイオキシン対策を講じた廃熱ボイラ冷却式ごみ 焼却設備の構造の一例を示す断面図である。

【0003】図5において、ホッパaから燃焼室b内に投入されたごみは、乾燥火格子C1、燃焼火格子C2、後燃焼火格子C3上を順次移送されながら燃焼し、発生 40する排ガスdのうち、主に乾燥火格子C1上から発生するガスは、未燃分を多く含んだ500~600℃程度の未燃ガスd1であり、主に燃焼火格子C2と後燃焼火格子C3から発生するガスは、未燃分を殆ど含まない700~950℃の燃焼ガスd2である。

【0004】これらの排ガスdは、燃焼室bの天井部及び燃焼室出口に設けられた中間天井e」の表面に衝突して、保有する熱量を燃焼室b内に放射することにより、燃焼室b内での二次燃焼を促進する。

【0005】続いて、これら排ガスdは、中間天井eュ

の裏面に回り、ある角度を持って中間天井e1の後背部入口に設けられた邪魔板e2、e3に誘導されて、それぞれ一方向に偏向して合流するため、混合室f内では旋回しながら上昇する。その間、燃焼室b内で、二次燃焼された未燃ガスd1は、混合室f内で高温の燃焼ガスd2と混合されることにより、残存する未燃分が再燃焼され、混合排ガスd3は、次工程の廃熱ボイラgに送られて、所定温度域まで冷却される。

2

【0006】即ち、混合室fは、その内部で排ガスdを 旋回させることにより、滞留時間を延長させ、高効率の 2段燃焼を行い、ダイオキシン前駆物質である未燃分の 完全焼却を図った装置である。

【0007】しかし、この方式は、混合室fに対する二次燃焼空気の供給と、適切な制御装置を備えていないために、完全な2段燃焼が期待し難いために、広大な容積の混合室を必要としていた。

【0008】この問題を改善するものとして、同一出願人により出願された特許第202343「ガス混合装置を備えたごみ焼却装置におけるごみ焼却方法」及び実公平7-49229「ガス混合装置を備えたごみ焼却炉」があり、その概要を図6及び図7に示す。

【0009】図6は、同じくダイオキシン対策を講じた 水噴射冷却式ごみ焼却設備の構造の概略を示す全体図で あり、図7は、ガス混合装置の概略を示す断面図であ る。なお、前述の図5と同一の機能を有する機器には同 一の符号を付し、詳細説明は省略する。

【0010】図6及び図7において、燃焼ガスd2の放射熱と二次燃焼空気hの供給により、燃焼室b内で二次燃焼した未燃ガスd1と、燃焼を終了した燃焼ガスd2とは、燃焼室出口に設置されたガス混合装置jに設けられた、複数の傾斜したガス通路j1及び燃焼室出口とガス混合装置jとの連通部j2を通過する。

【0011】ここで、各ガス通路j1及び連通部j2には三次燃焼空気を供給する通気管k及び噴射口mがそれぞれ埋設されており、各通気管kは、後述のガス流量分布補正指令に基づき、噴射空気量を調節する調節弁nを介して、三次空気送風機pに連結されている。

【0012】そこで、排ガスdは三次燃焼空気の供給を受けて、ガス通路j」出口付近で三次燃焼して、残留する未燃分を完全燃焼させて排ガスd3となり、ガス冷却室q内を旋回しながら上昇する。

【0013】上部に複数の水噴射ノズルrを設置したガス冷却室 q 内の途中部には、ガス流量測定装置 s が配設され、ガス冷却室 q 内の排ガス d 3 の流量分布が平等になるように、上述の三次燃焼空気の噴射量を調整するようになされている。

【0014】ここで、ガス混合装置」は、上述の機能のほかに、水噴射ノズルアからの水滴落下とガス冷却室 q 上部からの放射冷却による燃焼室 bへの悪影響を防止する

50 る機能も併せ持っている。

【0015】なお、三次燃焼空気量の調整に際しては、 燃燒室出口温度を第1優先とし、煙突入口CO濃度を第 2位、さらに煙突入口O2 濃度が第3順位として制御さ れている。

[0016]

【発明が解決しようとする課題】以上述べた改善方策に おいては、ガス混合装置により、排ガスの撹拌燃焼を行 っているものの、燃焼室内で発生した未燃ガスは、既に 二次燃焼を終えた状態でガス混合装置に導入されるため に、ガス中の可燃分が非常に少なく、ガス混合装置付近 10 での確実な再燃焼は保証できず、焼却設備内でのダイオ キシン類の発生防止あるいは熱分解が完全に行われない 虞があった。

[0017]

【課題を解決するための手段】本発明の請求項1記載の ごみ焼却炉におけるダイオキシン類除去装置は、一般廃 棄物や産業廃棄物等のごみを焼却するごみ焼却炉の燃焼 室と、その下流に設置されたガス冷却設備との中間に、 高温で未燃ガスの再燃焼を行う再燃室が設けられ、この 再燃室の底部にガス混合手段が設けられたごみ焼却炉に 20 おいて、前記再燃室の上部に設けられた反射壁と、前記 再燃室内の温度を予め設定された規定範囲内に保持する ように、この再燃室もしくはガス混合手段に供給する三 次燃焼空気の酸素濃度とその供給量を制御する第1制御 手段とを備えたものである。

【0018】本発明の請求項2記載のごみ焼却炉におけ るダイオキシン類除去装置は、前記燃焼室内の還元雰囲 気温度を予め設定された規定範囲内に保持するように、 該燃焼室に供給する乾燥用空気の供給量を制御する第2 制御手段が設けられている。

【0019】本発明の請求項3記載のごみ焼却炉におけ るダイオキシン類除去方法は、一般廃棄物や産業廃棄物 等のごみを焼却するごみ焼却炉の燃焼室と、その下流に 設置されたガス冷却設備との中間に、高温で未燃ガスの 再燃焼を行う再燃室を設けたごみ焼却炉において、前記 燃焼室内に供給する乾燥用空気の供給量を調節して、還 元雰囲気温度を予め設定された規定範囲内に保持した上 で、前記再燃室内温度が予め設定された規定範囲を逸脱 した場合に、まず、三次燃焼空気の酸素濃度を調節し、 この後にその供給量を調節して当該再燃室内温度を規定 40 装置15上を順次移送されながら燃焼し、焼却灰は後燃 範囲内に回復させる。

[0020]

【発明の実施の形態】以下、本発明の実施の形態を図面 を参照して説明する。

【0021】図1は、本発明に係るごみ焼却炉における ダイオキシン類除去装置の全体構成の一例を示す概略断 面図及び概略フロー図であり、図2は再燃室部分の概略 構成を示す断面図である。なお、本実施の形態では水噴 射冷却式ごみ焼却炉を例に採って説明する。

【0022】図1及び図2において、1は、投入ホッパ 50 【0034】ここで、未燃ガス71は還元雰囲気を作

11、燃燒室12、乾燥火格子13、燃燒火格子14及

【0023】前記燃焼室12の下流側となる出口上方に は、耐火物製のガス混合装置(ガス混合手段)2と、耐 火物及び鋼材等で構築された円筒状の再燃室3とガス冷 **却室GCとが設けられている。**

び後燃焼装置15等から成る焼却炉である。

【0024】前記ガス混合装置2は、複数の傾斜または 湾曲したガス通路21を配した耐火物製で構築され、燃 焼室出口に位置する再燃室3の底部に、燃焼室12から の突出部22との間隙23を隔てて、図示しない支持機 構によって保持されている。

【0025】上記ガス通路21と突出部22には、三次 燃焼空気噴出口24がそれぞれ配設されている。

【0026】前記ガス冷却室GCとの接続部である再燃 室3の天井部には、空冷管31を内蔵した耐火物製の反 射壁32が設けられている。

【0027】また、再燃室中央部は、外周に空冷室33 を巡らした炭化珪素等の熱伝導率の高い耐火物製の胴部 34で構築された再燃空間35であり、空冷室33の外 面は断熱材36で保温されており、胴部34の壁面に は、昇温バーナ37が配設されている。

【0028】一方、三次送風機4.1によって吸引された 三次空気42は、ダンパ43を介して混合器44に到達 し、酸素発生手段45から送出された酸素46は、調節 弁47を介して同じく混合器44に合流し、混合されて 酸素含有量の高い三次燃焼空気48となる。

【0029】混合器44から送出された該三次燃焼空気 48は、反射壁32内の空冷管31を経て胴部34外周 の空冷室33で加熱された後、複数の調節弁49を経て 30 三次燃焼空気噴出口24に至るように配管されている。 【0030】前記ガス冷却室GCの出口には、ガス加熱 式空気予熱器51が設置されており、図示しない押込送 風機で吸引された燃焼空気61は、空気予熱器51で加 熱された後、ダンパ52乃至55により風量を調節され て、各火格子の下部から燃焼室12内へと供給される。 【0031】次に、以上の様に構成されたごみ焼却炉に おける排ガス処理の状況について説明する。

【0032】投入ホッパ11から燃焼室12に送入され たごみは、乾燥火格子13、燃焼火格子14及び後燃焼 焼装置15等から図示しない灰処理装置に排出される。 【0033】この際、発生する排ガスのうち、乾燥火格 子13及び燃焼火格子14の前半上から発生するガス は、いわゆる乾燥用空気である乾燥空気62及び63を 絞って運転するために、炭化水素等の未燃分と、アンモ ニア等の臭気成分を多量に含んだ400~600℃の未 燃ガス71であり、燃焼火格子14後半と後燃焼装置1 5上から発生するガスは、燃焼を終わった750~95 O℃の燃焼ガス72である。

り、燃焼室12内で窒素酸化物を自己脱硝する働きを し、高温の燃焼ガス72は、上昇して燃焼室天井及びガ ス混合装置2に衝突して、その保有する熱量により、燃 焼火格子14上のごみの乾燥・燃焼を促進させるととも に、未燃ガス71の一部を熱分解する。

【0035】その後、上記未燃ガス71と燃焼ガス72 とは合流して700~900℃程度の高温排ガス73と なり、ガス混合装置2の傾斜または湾曲したガス通路2 1及び間隙23を通過する途中で三次燃焼空気48を噴 射されて、旋回しながら再燃空間35へと上昇する。

【0036】再燃空間35内では、未燃ガス71中の未 燃物が三次燃焼空気48中の過剰酸素により激しく燃焼 し、反射壁32及びガス混合装置2との輻射効果を受け て1300~1400℃に到達して、未燃ガス中の未燃 物はもとより、残存する悪臭成分をも熱分解する。従っ て、ダイオキシン前駆物質である炭化水素や浮遊炭素粒 子を完全に焼却分解できる。

【0037】また、立上げ時や何らかの原因で再燃空間 35の温度が規定値に到達しない場合は、昇温バーナ3 7により昇温させる。

【0038】そして、再燃焼を終わった再燃焼ガス74 は、反射壁32の空間を通ってガス冷却室GCに入り、 ガス冷却室上部に配設された複数の水噴射ノズルSNで 冷却されて450℃前後の排ガス75となって空気予熱 器51に入り、以後、図示しない余熱利用設備、排ガス 処理設備を経て煙突から大気中に放出される。

【0039】また、ガス混合装置2は、再燃空間35内 の高温の影響を、下方の燃焼室12に及ぼさないため に、焼却炉1は、従来の構造・材質で十分であり、さら に、反射壁32は、上記輻射効果のみでなく、ガス冷却 30 室GC上部の低温部から再燃室3への放射冷却の影響を 軽減させる効果がある。

【0040】図3は、前述したダイオキシン類除去を行 う具体的な制御に関する各機器の相互関係を示す概略図 であり、図4は同じく制御系の概略を示すブロック図で ある。

【0041】図3及び図4において、乾燥火格子13上 方の燃焼室12内は、乾燥火格子下ダンパ52及び燃焼 火格子下第1ダンパ53により、供給空気量62,63 が絞られているために、還元雰囲気となっており、この 40 部分の温度が低いほど、排ガス(未燃ガス)71中に含 まれる未燃分が多量になる傾向にある。

【0042】従って、この還元雰囲気の温度を検出器8 1で計測し、比較・遅延演算回路82によって得られた 単位時間当たりの温度平均値と、還元雰囲気温度設定器 821とを比較し、乾燥火格子空気量制御部83により 乾燥火格子下ダンパ52を乾燥火格子下ダンパ駆動部5 21を作動制御して供給する乾燥空気量を優先的に調節 し、必要に応じて、燃焼火格子空気量制御部84により 燃焼火格子下第1ダンパ53を燃焼火格子下第1ダンパ 50 次燃焼空気加熱のために、別途空気加熱器を設置しても

駆動部531を作動制御して燃焼火格子第1空気量を補 足調整することにより、還元 囲気温度を規定範囲内に 保持しておく。

6

【0043】以上が第2制御系8を構成する。

【0044】上記未燃ガス71は、ガス混合装置2を通 過することにより、燃焼火格子14後半と後燃焼装置1 5から発生した高温の燃焼ガス72と撹拌・混合され、 酸素含有率の高い三次燃焼空気48により、激しく再燃 焼する。即ち、燃焼ガス72のもたらす高温状態下で、 10 高濃度の酸素の供給を受けて、未燃ガス中の未燃分を燃 料として高温燃焼を行うものである。

【0045】その具体的制御手法として、再燃室出口に 温度検出器91を設け、大きい温度変動を比較・遅延演 算回路92により、単位時間内平均値として求め、再燃 室出口温度設定器921との比較信号を、三次燃焼空気 総合演算部93に送る。

【0046】ここで、始動時あるいは燃焼状態悪化時の 如く、検出値が設定値より遙かに低い(例えば1100 ℃未満) 場合は、比較・遅延演算回路92は、とりあえ 20 ず昇温バーナ制御部371に指令して、昇温バーナ37 を始動して、規定温度下限 (例えば1250℃) まで昇 温させる。

【0047】再燃室出口温度が上記規定温度以上であれ ば、三次燃焼空気総合制御部93は、設定温度(例えば 1300~1400℃) になるように、煙突入口CO濃 度検出器94、CO濃度積算器941、CO平均濃度設 定器942、CO濃度比較部943で演算されるCO濃 度を参照しながら、酸素供給量調節計96による酸素調 節弁47を優先的に制御し、必要に応じて、三次空気量 制御部97の指令によりダンパ駆動部431を作動制御 してダンパ43の開度を調節するか、あるいは三次送風 機41の回転数制御により、三次空気量を調節する。

【0048】以上が第1制御系9を構成する。

【0049】ここで、CO濃度検出器94は、煙突SS 入口に設けたが、同じ測定可能温度域である図示しない 排ガス処理装置前後に設けてもよい。

【0050】以上の制御により、再燃空間35内は、設 定温度内に保持されて、未燃ガス71中の未燃物を完全 に焼却除去することができる。

【0051】なお、本実施の形態において、焼却炉は乾 燥・燃焼・後燃焼の3段火格子による横型を例示した が、竪型焼却炉でもよく、また、ガス冷却装置は、炉頂 型水噴射冷却式を例示したが、廃熱ボイラ冷却式を採用 して、酸素ボンベの代わりに酸素発生装置を設置しても

【0052】また、ガス混合装置の形状は、目的を達す るものであれば、如何なる形状でもよい。

【0053】さらに、還元雰囲気温度調節を、二次燃焼 空気量制御または炉内水噴射制御を併用してもよく、三

8

よい。

【0054】また、三次燃焼空気は、図示のガス混合装 置周辺のみでなく、再燃室壁面から噴射させてもよい。 [0055]

7

【発明の効果】以上述べたように、本発明のごみ焼却炉 におけるダイオキシン類除去装置及び除去方法によれ ば、焼却炉内で未燃物含有量の多い未燃ガスを発生させ て、ガス混合装置によって高温の燃焼ガスと撹拌・混合 したのち、酸素濃度を高めた三次燃焼空気を吹込むこと により、燃焼効率を高めた再燃室内で高温燃焼を行って 10 冷却式ごみ焼却設備の構造の概略を示す全体図である。 いるために、再燃焼室内での再燃焼を確実に達成でき、 ダイオキシン前駆物質である未燃炭素質粒子を完全燃焼 せしめ、ダイオキシン類の発生を防止できる。

【0056】また、再燃室の上部に反射壁を設けたこと で、この反射壁による輻射効果と、ガス冷却室上部の低 温部から再燃室への放射冷却の影響を軽減させる効果が 得られ、さらにダイオキシン類の除去を有効に行うこと ができる。

【図面の簡単な説明】

【図1】本発明に係るごみ焼却炉におけるダイオキシン 20

類除去装置の全体構成の一例を示す概略断面図及び概略 フロー図である。

【図2】再燃室部分の概略構成を示す断面図である。

【図3】制御に関する各機器の相互関係を示す概略図で ある。

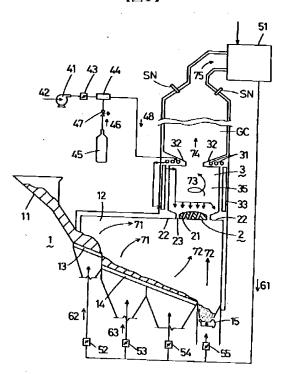
【図4】同じく制御系の概略を示すブロック図である。

【図5】従来のダイオキシン対策を講じた廃熱ボイラ冷 却式ごみ焼却設備の構造の一例を示す断面図である。

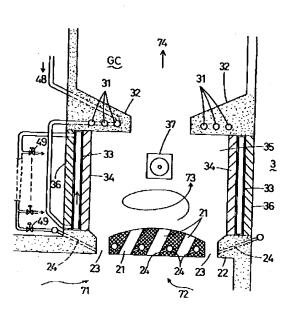
【図6】同じくダイオキシン対策を講じた従来の水噴射 【図7】ガス混合装置の概略を示す断面図である。 【符号の説明】

- 1 焼却炉
- 12 燃燒室
- 2 ガス混合装置 (ガス混合手段)
- 3 再燃室
- 32 反射壁
- 8 第2制御系(第2制御手段)
- 9 第1制御系(第1制御手段)

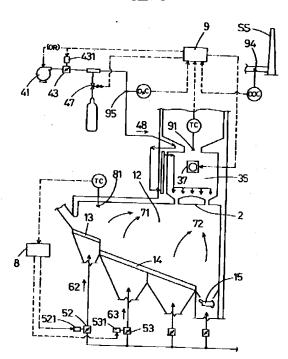
【図1】



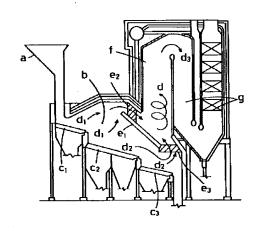
【図2】



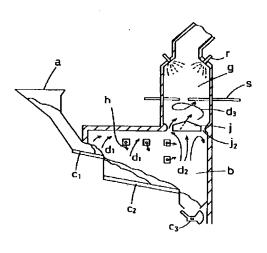
【図3】



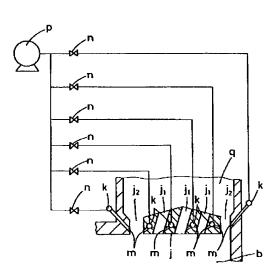
【図5】



【図6】



【図7】



【図4】

